Soft, monodisperse, spherical polymer beads, used e.g. for coating, film spacer, catalyst carrier, standard substance or as starting material for chromatographic resin or ion exchanger, are produced by seed-feed process

Publication number: DE10061544
Publication date: 2002-06-13

Inventor:

KARLOU-EYRISCH KAMELIA (DE);

PODSZUN WOLFGANG (DE)

Applicant:

BAYER AG (DE)

Classification:

- international:

B01J20/26; B01J39/20; B01J41/14; C08F265/06; B01J20/22; B01J39/00; B01J41/00; C08F265/00; (IPC1-7): B01D15/08; C08F220/18; C08J3/05;

C08J5/20; C09D5/02

- european:

B01J20/26; B01J20/281; B01J39/20; B01J41/14; C08F265/06; G01N30/48

Application number: DE20001061544 20001211 Priority number(s): DE20001061544 20001211

Report a data error here

### Abstract of DE10061544

In the production of soft, monodisperse, spherical polymer beads (I) of average particle size 2-100 microns m by the seed-feed process, a monodisperse, spherical copolymer seed of particle size 1-20 microns m is suspended in an aqueous continuous phase, swollen by adding feed (II) and polymerized to (I) at elevated temperature. (II) contains 20-85 wt.% 4-18 carbon alkyl (meth)acrylate, 10-50 wt.% water-soluble monomer, 1-20 wt.% crosslinker, 0-25 wt.% other monomer and 0.05-5 wt.% initiator. An Independent claim is also included for soft, monodisperse, spherical polymer beads (I) produced in this way.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide



## (B) BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



DEUTSCHES
PATENT- UND
MARKENAMT

# OffenlegungsschriftDE 100 61 544 A 1

② Aktenzeichen:

100 61 544.9

② Anmeldetag:

11. 12. 2000

43 Offenlegungstag:

13. 6. 2002

(5) Int. Cl.<sup>7</sup>: C 08 F 220/18

C 08 J 3/05 C 09 D 5/02 C 08 J 5/20 // B01D 15/08

7) Anmelder:

Bayer AG, 51373 Leverkusen, DE

② Erfinder:

Karlou-Eyrisch, Kamelia, Dr.-Chem., 40235 Düsseldorf, DE; Podszun, Wolfgang, Dr.-Chem., 51061 Köln, DE

### Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Unterlagen entnommen

- (54) Weiche, momodisperse, kugelförmige Perlpolymerisate
- Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von weichen monodispersen kugelförmigen Perlpolymerisaten mit einer mittleren Teilchengröße von 2 bis 100 µm sowie die nach diesem Verfahren erhaltenen Perlpolymerisate selber und deren Verwendungen.



crylat.

40014]. --Das erfindungsgemäß in Verfahrensschritt Λ) einzusetzende kugelförmige Copolymerisat besitzt eine mittlere Teilchengröße von 1 bis 20 μm, vorzugsweise 1 bis 12 μm, besonders bevorzugt 2 bis 10 μm.

[0015] Die im Verfahrensschritt A) einzusetzende Saat wird in einer wässrigen, kontinuierlichen Phase suspendiert, wobei das Verhältnis von Saat und Wasser weitgehend unkritisch ist. Es kann beispielsweise zwischen 1:1 und 1:100, vorzugsweise zwischen 1:2 und 1:10 liegen, Das 10 Suspendieren kann beispielsweise mit Hilfe eines normalen Gitter- oder Blattrührers erfolgen, wobei niedrige bis mittlere Scherkräfte angewendet werden.

[0016] Int Verfahrensschritt B) wird zu dem suspendierten Saat-Polymerisat ein Zulauf aus Monomer und Initiator hin- 15 zugegeben.

[0017] Der Zulauf enthält 20-85 Gew.-%, vorzugsweise 30-80 Gew.-% (Meth)acrylsäureester mit einem C<sub>4</sub>- bis C<sub>18</sub>-Alkylrest (a). Erfindungsgemäß bevorzugte (Meth)acrylsäureester (a) sind bereits oben bei der Charakterisierung des Saat-Copolymerisates aufgelistet.

[0018] Die Menge des wasserlöslichen Monomers (b) beträgt 10–50 Gew.-%, bevorzugt 10–30 Gew.-% bezogen auf den Zulauf. Wasserlösliche Monomere (b) im Sinne der vorliegenden Erfindung sind monoethylenisch ungesättigte 25 Verbindungen, die sich bei 20°C zu mehr als 5 Gew.-% in Wasser lösen. Als Beispiele seien genannt:

Acrylsäure und ihre Alkali- und Ammoniumsalze. Methacrylsäure und ihre Alkali- und Ammoniumsalze, Hydroxyethylmethacrylat, Hydroxyethylmethacrylat, Hydroxyethylmethacrylat, Diethylenglykolmonomethacrylat, Triethylenglykolmonomethacrylat, Tetraethylenglykolmonomethacrylat, Tetraethylenglykolmonomethacrylat, Glycerinmonomethacrylat, Aminoethylmethacrylat, Dimethylaminoethylmethacrylat, Acrylamid, Methacrylamid, Vinylpyrrolidon oder Vinylimidazol. Bevorzugt ist Hydroxyethylmethacrylat.

[0019] Der Vernetzer (c) wird in Mengen von 1-20 Gew.-%, bevorzugt 2-10 Gew.-% bezogen auf den Zulauf eingesetzt. Vernetzer (c) im Sinne der vorliegenden Erfindung 40 sind Verbindungen mit mindestens zwei ethylenisch ungesättigten Gruppen im Molekül, wie beispielsweise Allylmethacrylat, Ethylenglykoldimethacrylat, Ethylenglykoldiacrylat, Butandioldiaerylat, Butandioldimethacrylat, Hexandioldimethacrylat, Triethylenglykoldimethacrylat, Tetraethylenglykoldimethacrylat, Trimethylolpropantriacrylat, Pentaerythritoltetramethacrylat oder Divinylbenzol. Bevorzugt ist Ethylenglycoldimethacrylat.

10020] Im Sinne der vorliegenden Erfindung werden als weitere Monomere d), beispielsweise Styrol, α-Methylstyrol, Vinylchlorid, Vinylidenchlorid, Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinyllaurat, Vinyladipat, Methylmethacrylat, Methylacrylat, Ethylacrylat, Isopropylmethacrylat, n-Propylmethacrylat oder Λerylnitril in Mengen von 0-25 Gew.-%, vorzugsweise 0-10 Gew.-% eingesetzt.

10021] Als Initiatoren können bei der Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens alle üblicherweise für die Einleitung von Polymerisationen verwendbaren Substanzen eingesetzt werden. Vorzugsweise in Betracht kommen öllösliche Initiatoren. Beispielhaft genannt seien Peroxyverbindungen, wie Dibenzoylperoxid, Dilauroylperoxid, Bis(pchlorbenzoylperoxid), Dicyclohexylperoxidicarbonat, tert.-Butylperoctoat, 2,5-Bis-(2-ethylhexanoylperoxi)-2,5-dimethylhexan oder ten.-Amylperoxy-2-ethylhexan, sowie Azoverbindungen, wie 2,2'-Azobis(isobutyronitril), 2,2-Azobis(2,4-dimethylvaleronitril), 2,2'-Azobis(2-methylisobutyronitril), 2,2'-Azobis-[2-(2-imidazolin-2-yl)propane] oder 2,2'-Azobis(2-amidinopropane)dihydrochlorid.

[0022] Der Zulauf kann darüber hinaus gegebenenfalls Molekulargewichtregler beispielsweise Dodecylmercaptan, Butylmercaptan oder Mercaptoethanol enthalten.

[0023] Um hohe Ausbeuten zu erzielen und um eine unerwünschte Polymerisation des Zulaufs in der Wasserphase zu unterdrücken, können der Wasserphase gegebenenfalls wasserlösliche Radikalfänger zugesetzt werden. Als Radialfänger, oftmals auch als Inhibitoren bezeichnet, kommen sowohl anorganische als auch organische Stoffe in Frage. Beispiele für anorganische Inhibitoren sind Stiekstoffverbindungen wie Hydroxylamin, Hydrazin, Natriumnitrit und Kaliumnitrit. Beispiele für organische Inhibitoren sind phenolische Verbindungen wie Hydrochinon, Hydrochinonmonomethylether, Resorcin, Brenzkatechin und tert.-Butylbrenzkatechin. Auch kondensierte Phenole, wie 1(3,3',3',5,5',5'-Hexa-tert-butyl-a,a',a'-(mesitylene-2,4,6-triyl)tri-p-kresof) sind vorteilhaft. Weitere organische Inhibitoren sind beispielsweise stickstoffhaltige Verbindungen wie Diethylhydroxylamin oder Isopropylhydroxylamin. Die Konzentration des gegebenenfalls einzusetzenden Inhibitors beträgt 5-1000 ppm, vorzugsweise 10-500 ppm, besonders bevor-

zugt 20-250 ppm, bezogen auf die wässrige Phase. [0024] In einer bevorzugten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Saatzulauf-Verfahrens wird dieses in Anwesenheit eines Dispergiermittels durchgeführt. Als Dispergiermittel kommen alle üblicherweise für diesen Zweck einzusetzenden Substanzen in Betracht. Vorzugsweise genannt seien natürliche oder synthetische wasserlösliche Polymere, wie Gelatine, Stärke oder Cellulosederivate, insbesondere Celluloseester oder Celluloseether, ferner Polyvinylalkohol, Polyvinylpyrrolidon, Polyacrylsäure, Polymethacrylsäure Copolymerisate aus (Meth)acrylsäure (Meth)acrylsäureestern, und außerdem auch mit Alkalimetallhydroxid neutralisierte Copolymerisate aus Methaerylsäure oder Methacrylsäureester.

[0025] In einer besonderen Ausführungsform der vorliegenden Erfindung wird der Zulauf als wässrige Emulsion zugegeben. Die Emulsion hat vorzugsweise ein Phasenverhältnis (o:w) von 1:2 bis 1:10. Zur Herstellung der Emulsion werden ionische oder nichtionische Tenside verwendet. Beispiele für nichtionische Tenside sind die ethoxylierten Nonylphenole. Als anionische Tenside sind Alkylsulfonate und besonders die Natriumsalze von Sulfobernsteinsäureestern geeignet. N-Alkylanmoniumsalze, wie beispielsweise Methyltricaprylanmoniumchlorid seien als kationische Tenside genannt. Bevorzugt wird eine Kombination aus ionischem und nichtionischem Tensid, z. B. eine Mischung aus ethoxyliertem Nonylphenol und dem Natriumsalze des Sulfobernsteinsäurisooctylesters. Das Tensid, bzw. die Tensidmischung wird in einer Menge von 0,05 bis 5 Gew.-%, vorzugsweise von 0,1 bis 2 Gew.-% bezogen auf den Zulauf eingesetzt.

[0026] Die Zugabe des gegebenenfalls emulgierten Zulaufs (Schritt B) erfolgt beispielsweise bei Raumtemperatur. Normalerweise wird der Zulauf innerhalb von einigen Stunden der suspendierten Saat zugegeben.

10027] Es ist auch möglich ein sogenanntes "dynamisches" Saat-Zulauf-Verfahren anzuwenden. Bei dieser Verfahrensvariante erfolgt die Zugabe des Zulaufs bei einer Temperatur, bei der der zugesetzte Initiator aktiv ist, über einen längeren Zeitraum, z. B. innerhalb von 2 bis 10 Stunden

[10028] Zur Einleitung der Polymerisation (Schritt C) wird die gequollene Saat auf eine Temperatur, bei der der angewendete Initiator aktiv ist, erwärmt. Die Temperatur liegt im allgemeinen zwischen 50 bis 100°C, vorzugsweise zwischen 75 und 85°C. Die Polymerisation dauen 0,5 h bis einige Stunden. Nach der Polymerisation kann das Saatzu-

35

45

65

8

(mesitylene-2,4,6-triyl)tri-p-kresol] und 500 g Wasser mit einem\_Rotor-Stator-Mischer emulgiert. Diese Mischung (Zulaut) wird in fünf Schritten (23.4 ml in 0.5 ml/min; 115.1 ml in 1,25 ml/min; 207,5 ml in 2,25 ml/min; 115.1 ml in 2.5 ml/min und 138.5 ml in 3 ml/min) zu der Saat-Suspension mit einer Dosierpumpe zugegeben. Die Saat wird nach 16 h Quellung 9 h lang bei 80°C ausgehärtet. Das Perlpolymerisat wird durch Sedimentation isoliert, mit Methanol und Wasser gewaschen und bei 70°C getrocknet. Die Teilchengröße der erhaltenen Perlpolymerisate beträgt 10 μm.

#### Patentansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung von weichen, monodisspersen, kugelförmigen Perlpolymerisaten mit einer mittleren Teilchengröße von 2 bis 100 µm nach einem Saat-Zulauf-Verfahren dadurch gekennzeichnet, dass man
  - Λ) monodisperse, kugelförmige Copolymerisate 20 mit einer Teilchengröße von 1 bis 20 μm als Saat in einer wässrigen kontinuierlichen Phase suspendiert,
  - B) zu dieser Suspension eine Mischung aus Monomeren und Initiator (Zulauf), wobei diese Mischung in die Saat einquillt, zugibt und
- C) die gequollene Saat zu Perlpolymerisaten bei erh\u00f6hter Temperatur polymerisiert, wobei, die Mischung des Zulaufs
  - a) 20-85 Gew.-% (Meth)acrylsäureester mit ei- 30 nem C<sub>4</sub>- bis C<sub>18</sub>-Alkylrest
  - b) 10-50 Gew.-% wasserlösliches Monomer
  - c) 1-20 Gew.-% Vernetzer und
  - d) 0 25 Gew.-% weiteres Monomer und
- e) 0,05-5 Gew.-% Initiator enthält.
- Verfahren zur Herstellung von weichen, monodispersen, kugelförmigen Perlpolymerisaten gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die Saat einen Quotienten aus dem 90%-Wert (Ø (90)) und dem 10%-40 Wert (Ø (10)) der Volumenverteilung von weniger als 2,0 aufweist.
- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekenzeichnet, dass dieses in Gegenwart eines Molekulargewichtreglers durchgeführt wird.
- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekenzeichnet, dass dieses in Gegenwart von Inhibitoren durchgeführt wird.
- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass dieses in Anwesenheit eines Dispergiermittels durchgeführt wird.
- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der Zulauf als wässrige Emulsion zugegeben wird.
- 7. Weiche, monodisperse, kugelförmige Perlpolymeri- 55 sate mit einer mittleren Teilchengröße von 2 bis 100 µm erhältlich mittels eines Saat-Zulauf-Verfahrens durch
  - A) Suspendieren von monodispersen, kugelförmigen Copolymerisaten mit einer Teilehengröße 60 von 1 bis 20 μm als Saat in einer wässrigen kontinuierlichen Phase,
  - B) Zugabe einer Mischung aus Monomeren und Initiator (Zulauf), wobei diese Mischung in die Saat einquillt und
- C) Polymerisation der gequollenenen Saat zu Perlpolymerisaten bei erhöhter Temperatur, wobei die Mischung des Zulaufs

- a) 20 85 Gew.-% (Meth)acrylsäureester mit einem C<sub>4</sub>- bis C<sub>18</sub>-Alkylrest ---- -
- b) 10 50 Gew.-% wasserlösliches Monomer
- c) 1 20 Gew.-% Vernetzer
- d) 0/25 Gew.-% weiteres Monomer und
- e) 0.05 5 Gew.-% Initiator

8. Verwendung der Perlpolymerisate gemäß Anspruch 7 zur Beschichtung oder Modifikation von Oberflächen, als Abstandshalter für Filmmaterialien, als Träger für Katalysatoren oder biologisch aktive Substanzen, als Eichsubstanzen für Lichtstreuungsmessungen oder als Ausgangsmaterialien für Chromatographieharze und Ionenaustauscher.

BNSDOGID: <DE